

PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number : 05-086185
 (43)Date of publication of application : 06.04.1993

(51)Int.Cl. C08G 75/02

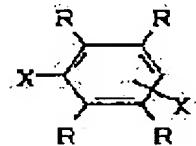
(21)Application number : 04-061486 (71)Applicant : BAYER AG
 (22)Date of filing : 17.02.1992 (72)Inventor : SCHMIDT MANFRED
 ARLT WOLFGANG
 FISCHER THOMAS
 TRESPER ERHARD
 ALEWELT WOLFGANG

(30)Priority
 Priority number : 91 4105552 Priority date : 22.02.1991 Priority country : DE

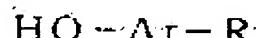
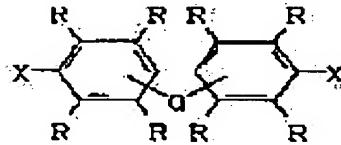
(54) PREPARATION OF OPTIONALLY BRANCHED POLYARYLENE SULFIDE WITH HIGH MOLECULAR WEIGHT

(57)Abstract:

PURPOSE: To obtain a polyarylene sulfide less containing extractable oligomers and the monomer components by introducing a solvent and a specified halogenated aromatic compound into a reactor and adding to this reaction mixture an alkali metal sulfide and/or an alkali metal hydrogen sulfide in the form of small particles through a nozzle.



CONSTITUTION: A dihalogenated aromatic compound of formula I and/or II (wherein X represents halogen; R represents hydrogen, alkyl or the like, and Q represents a chemical bond or a bivalent group) and optionally a trihalogenated or tetrahalogenated aromatic compound of formula ArXn (wherein Ar represents an aromatic group, X represents halogen, and n is 3 or 4) together with an organic solvent to which optionally a co-solvent is added is introduced in a reactor and to this reaction mixture is added an aqueous solution of an alkali metal sulfide and/or an alkali metal hydrogen sulfide in the form of particles having an average particle size <800 nm optionally together with a chain-stopping monohydroxy aromatic compound of formula III (wherein Ar represents an aromatic group and R represents H, alkyl or the like) through a nozzle.



LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報 (A)

(11)特許出願公開番号

特開平5-86185

(43)公開日 平成5年(1993)4月6日

(51)Int.Cl.⁵

C 0 8 G 75/02

識別記号

序内整理番号

F I

技術表示箇所

NTX

7167-4 J

審査請求 未請求 請求項の数1(全10頁)

(21)出願番号 特願平4-61486

(22)出願日 平成4年(1992)2月17日

(31)優先権主張番号 P 4 1 0 5 5 5 2. 7

(32)優先日 1991年2月22日

(33)優先権主張国 ドイツ(DE)

(71)出願人 390023607

バイエル・アクチエンゲゼルシャフト
BAYER AKTIENGESELLS
CHAFT

ドイツ連邦共和国 5090 レーフエルク
ゼン1・バイエルベルク (番地なし)

(72)発明者 マンフレート・シュミット

ドイツ連邦共和国デ-4150クレーフエル
ト・エーリツヒークラウゼナーシュトラ
セ37

(74)代理人 弁理士 小田島 平吉

最終頁に続く

(54)【発明の名称】 高分子量の任意に枝分かれしていることもあるポリ硫化アリーレンの製造方法

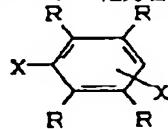
(57)【要約】

【目的】 抽出可能なオリゴマーおよび単量体成分の含有量の少ない高分子量の、任意に枝分かれしていることもあるポリ硫化アリーレン(PAS)の製造方法。

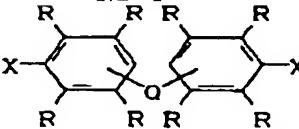
【構成】 アルカリ金属硫化物および/またはアルカリ金属水素硫化物の水溶液を二ハロゲン化芳香族化合物の有機溶媒溶液と、212℃以上の温度で混合することにより反応を実施し、反応溶液の水分含有量が0.02重量%を超えず、未反応のハロゲン化芳香族化合物を連続的に、または反応の終了時に反応混合物から除去し、また、上記のアルカリ金属硫化物および/またはアルカリ金属水素硫化物の水溶液を任意にモノヒドロキシ芳香族化合物とともにノズルを通して高温で反応混合物に導入して<800μmの平均粒子サイズを有する水性のアルカリ金属の硫化物および/または水素硫化物の粒子を製造することを特徴とする、任意に枝分かれしていることもあるポリ硫化アリーレンの製造方法。

【特許請求の範囲】

【請求項 1】 c) の有機溶媒 d) に対するモル比が 1:3.4 ないし 1:1.0、好ましくは 1:2.6 ないし 1:1.3 の範囲内であり、アルカリ金属硫化物および/またはアルカリ金属水素硫化物の水溶液を二ハロゲン化芳香族化合物の有機溶媒溶液と 212°C 以上の温度で混合することにより反応を実施し、反応溶液の水分含有量が 0.02 重量% を超えず、未反応の式 (I)、(II) および (III) に相当するハロゲン化芳香族化合物を連続的



(I),



(II)

式中、X はハロゲンたとえば塩素または臭素を表し、R は同一であっても異なっていてもよく水素、C₁-C₂₀-アルキル、C₄-C₂₀-シクロアルキル、C₆-C₂₄-アリール、C₇-C₂₄-アルキルアリールおよび C₇-C₂₄-アリールアルキルを表してもよく、また、相互にオルト位置にある 2 個の R は結合して芳香環または 3 個以内のヘテロ原子、たとえば N、O または S を有する異節環を形成してもよく、Q は化学結合または二価の基、たとえば Ar、O、S、SO、SO₂、(CR₂)_n、CO、CO-Ar-CO、CO-NH または CO-NH-Ar-NH-CO (ここで、R は上記の意味を有し Ar は二価の C₆-C₂₄-芳香族基を表し、m は 1 ないし 24 の値を有する整数を表す) を表すに相当する 1 種または 2 種以上の二ハロゲン化(異節)芳香族化合物、b) 式 (I) および/または (II) に相当する二ハロゲン化芳香族化合物の合計量を基準にして 0 ないし 5 モル% の式 (III)

【化2】



式中、Ar は芳香族基またはその環炭素原子の 3 個以内がヘテロ原子、たとえば N、O または S により置換されていてもよい 6 ないし 24 個の環原子を有する異節環状基であり、X はハロゲン、たとえば塩素または臭素を表し、n は 3 または 4 の数を表すに相当する三ハロゲン化または四ハロゲン化芳香族化合物、ならびに式 (I)、(II) および (III) に相当するハロゲン化芳香族化合物を基準にして 0 ないし 30 モル% の式 (IV)

【化3】



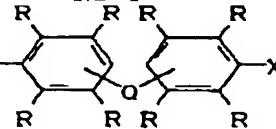
式中、Ar は式 (III) に関して与えた意味を有し、R は H、C₁-C₈-アルキル、C₆H₅、S-C₆H₅、SO₂-C₆H₅ または CO-C₆H₅ を表し得るに相当する連鎖停止性モノヒドロキシ芳香族化合物、ならびに

c) (a + b) : c のモル比が 0.75:1 ないし 1.15:1 の範囲内である 50 ないし 100 モル% のアルカ

に、または反応の終了時に反応混合物から除去し、また、上記のアルカリ金属硫化物および/またはアルカリ金属水素硫化物の水溶液を任意に式 (IV) に相当するモノヒドロキシ芳香族化合物とともにノズルを通して高温で反応混合物に導入して < 800 μm の平均粒子サイズを有する水性のアルカリ金属の硫化物および/または水素硫化物の粒子を製造することを特徴とする、

a) 式 (I) および/または (II)

【化1】



(II)

リ金属硫化物、たとえば硫化ナトリウムまたは硫化カリウムおよび 0 ないし 50 モル% のアルカリ金属水素硫化物、たとえば硫化水素ナトリウムまたは硫化水素カリウム、よりの、
d) 任意に共溶媒を添加した有機溶媒中における高分子量の任意に枝分かれしていることのあるポリ硫化アリーレンの製造方法。

【発明の詳細な説明】

【0001】本発明は、抽出可能なオリゴマーおよび単量体成分の含有量の少ない高分子量の、任意に枝分かれしていることのあるポリ硫化アリーレン (PAS) の、好ましくはポリ硫化フェニレン (PPS) の製造方法に関するものである。これらは極性有機溶媒中で、アルカリ金属硫化物および/またはアルカリ金属水素硫化物と二ハロゲン化芳香族化合物との反応により製造され、アルカリ金属硫化物および/またはアルカリ金属水素硫化物は水を含有する、任意に有機溶媒との混合物としての、熔融フラックスの形状で提供され、ノズルを通して反応混合物に供給される。

【0002】ポリ硫化アリーレン (PAS) およびその製造は公知である (たとえば U.S.-A 3 354 129、E.P.-A 171 021)。

【0003】PAS は高温抵抗性の合成樹脂である。これらは好ましくは電気的/電子的分野で使用される。この種の応用面は合成樹脂の純度と抵抗性とに関して高度の要求をする。

【0004】アルカリ金属ハロゲン化物の分解により得られるポリ硫化アリーレンは、抽出可能な低分子量のオリゴマーおよび単量体を含有している可能性がある。

【0005】高い比率の抽出可能なオリゴマーおよび重合体を含有するポリ硫化アリーレンは、たとえばガラス繊維または鉱物質充填剤を充填した混和物を製造するために射出成形により加工する場合に欠点を有する可能性がある。たとえば、これらから製造した成形品は表面欠陥を有する可能性がある。これらを熱可塑的工程により成形品に加工する場合には、熱可塑性集合体中のオリゴ

マー成分の流動性が増加するために、成形品の端部においていわゆるフラッシュが形成される可能性がある。加えて、重合体中に存在する反応性末端基、たとえば S H 末端基および C1 末端基の比率が増加して、これが熱可塑的加工工程における気体 H C1 の放出の増加および電解質含有量の増加につながる結果となる可能性がある。

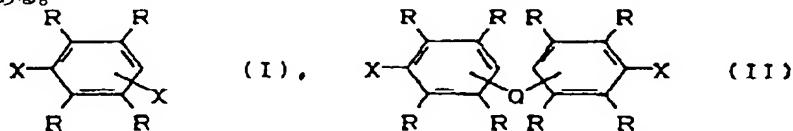
【0006】反応性末端基の比率はポリ硫化アリーレンの分子量と副反応の広がりとともに応じて変化する。

【0007】低分子量のオリゴマーおよび単量体の（たとえば塩化メチレンを用いる）抽出は、E.P.-A. 215 259 および E.P.-A. 240 016 に記載されている。

【0008】EP-A 240 016 より、まず沈殿した固体重合体を熱反応混合物から分離し、ついでこれを反応に使用したものと同一の溶媒で、少なくとも 50°C の温度で数回洗浄する方法が公知である。オリゴマー成分および単量体はこの方法で抽出することができる。

【0009】高い分子量を得るために重合助剤を添加することも公知である。たとえば E P-A 0 325 061 はアルカリ金属カルボン酸塩の添加を記述しており、E P-A 281 406 は CaCl_2 の添加を、E P-A 306 025 は LiCl および CaCl_2 の添加を、また、E P-A 302 218 は金属塩化物、金属炭酸塩または金属カルボン酸塩の重合助剤として、アルカリ金属硫化物 1 モルあたり 4.5 モル以内の量での添加を記述している。

【0010】この種の重合助剤の添加はポリ硫化アリレンの体積／時間収率を減少させ、材料の経費を増加させるので非経済的である。



【0014】式中、X はハロゲンたとえば塩素または臭素を表し、R は同一であっても異なっていてもよく水素、C₁-C₂₀-アルキル、C₄-C₂₀-シクロアルキル、C₆-C₂₄-アリール、C₇-C₂₄-アルキルアリールまたはC₇-C₂₄-アリールアルキルを表し、また、相互にオルト位置にある 2 個の R は結合して芳香環または 3 個以内のヘテロ原子、たとえば N、O または S を有する異節環を形成してもよく、Q は化学結合または二価の基、たとえば Ar、O、S、SO、SO₂、(CR₂)_n、CO、CO-Ar-CO、CO-NH または CO-NH-Ar-NH-CO (ここで、R は上記の意味を有し Ar は二価の C₆-C₂₄-芳香族基を表し、m は 1 ないし 24 の値を有する整数を表す) を表すに相当する 1 種または 2 種以上の二ハロゲン化 (異節) 芳香族化合物。

b) 式(I)および/または(II)の二ハロゲン化芳香族化合物の合計量を基準にして0ないし50モル%

【0011】塩化メチレンを用いて抽出し得るオリゴマーおよび単量体の含有量が2.1重量%未満である重合体が得られるポリ硫化アリーレン(PAS)の、好ましくはポリ硫化フェニレン(PPS)の製造方法がここに見いだされた。これらは均一な分子量を有し(分子量分布曲線の不均一性が少ない)、無機塩素の含有量は5ppm未満である。このポリ硫化アリーレンは高い分子量を有し、本発明に従って重合助剤を添加することなく得られる。

10 【0012】本発明は、c) の有機溶媒 d) に対する
モル比が 1:3.4 ないし 1:1.0、好ましくは 1:2.6
ないし 1:1.3 の範囲内であり、アルカリ金属硫化物お
よび／またはアルカリ金属水素硫化物の水溶液を二ハロ
ゲン化芳香族化合物の有機溶媒溶液と 212°C 以上の温
度で混合することにより反応を実施し、反応溶液の水分
含有量が 0.02 重量%を超えず、未反応の式 (1)、
(II) および (III) に相当するハロゲン化芳香族化合
物を連続的に、または反応の終了時に反応混合物から除
去し、また、上記のアルカリ金属硫化物および／または
アルカリ金属水素硫化物の水溶液をノズルを通して高温
で、アルカリ金属の硫化物および／または水素硫化物の
粒子が < 800 μm の、好ましくは < 400 μm の平均
粒子サイズを有するような様式で反応混合物に導入する
ことを特徴とする。

a) 式 (I) および／または (II)

[0013]

【化 4】

$$\begin{array}{c}
 \text{R} \quad \text{R} \quad \text{R} \\
 | \quad | \quad | \\
 \text{---} \text{C} \text{---} \text{C} \text{---} \text{C} \text{---} \text{X} \\
 | \quad | \quad | \\
 \text{R} \quad \text{R} \quad \text{R} \\
 \text{Q} \\
 \text{---} \text{C} \text{---} \text{C} \text{---} \text{C} \text{---} \text{X}
 \end{array} \quad (\text{II})$$

の、好みしくは 0 ないし 1.25 モル%の式 (III)

[0015]

【化5】

ArgX_n

(III)

式中、 A_r は芳香族基またはその環炭素原子の 3 個以内がヘテロ原子、たとえば N、O または S により置

換されていてもよい 6 ないし 24 個の環原子を有する異節環状基であり、X はハロゲン、たとえば塩素または臭素を表し、n は 3 または 4 の数を表すに相当する三ハロゲン化または四ハロゲン化芳香族化合物、ならびに

c) (a + b) : c のモル比が 0.75:1 ないし 1.15:1 の、好ましくは 0.90:1.1:1 の範囲内である 50 ないし 100 モル%のアルカリ金属硫化物、たとえば 硫化ナトリウムまたは硫化カリウムおよび 0 ないし 50 モル%のアルカリ金属水素硫化物、たとえば 硫化水素ナトリウムまたは硫化水素カリウムの

トウツウ云または硫化水素ガリウ云、よりの、
d) 任意に共溶媒の存在下の有機溶媒中における高分

子量の任意に枝分かれしていることもあるポリ硫化アリーレンの、好ましくはポリ硫化フェニレンの製造方法に関するものである。

【0016】本件方法の改良された態様は、アルカリ金属硫化物および／またはアルカリ金属水素硫化物の水溶液を一定量の有機溶媒と混合し、微細に分割された形状で反応混合物に、100ないし300℃の、好ましくは130ないし240℃の温度で導入する二物質ノズル、たとえば環状チャネルノズルの使用よりなるものである。本件方法は連続的にでもバッチ方式ででも実施することができる。

【0017】以下のものは、本発明に使用し得る式(I)の二ハロゲン化芳香族化合物の例である：1,4-ジクロロベンゼン、1,4-ジプロモベンゼン、1-プロモ-4-クロロベンゼン、1,3-ジクロロベンゼン、1,3-ジプロモベンゼン、1-プロモ-3-クロロベンゼン、2,5-ジクロロトルエン、2,5-ジクロロキシレン、1,4-ジクロロ-2-エチルベンゼン、1,4-ジプロモ-2-エチルベンゼン、1,4-ジクロロ-2,3,5,6-テトラメチルベンゼン、1,4-ジクロロ-2-シクロヘキシルベンゼン、2-ベンジル-1,4-ジクロロベンゼン、2,4-ジクロロトルエン、2,4-ジクロロキシレンおよび2,4-ジクロロクメン。1,4-ジクロロベンゼン、1,3-ジクロロベンゼンおよび2,5-ジクロロトルエンが好ましい。

【0018】以下のものは、本発明に適した式(II)の二ハロゲン化芳香族の例である：4,4'-ジクロロジフェニル、4,4'-ジプロモジフェニル、4,4'-ジクロロベンゾフェノン、3,3'-ジクロロベンゾフェノン、4,4'-ジクロロジフェニルスルホンおよび1,4-ビス-(4'-クロロベンゾイル)-ベンゼン。4,4'-ジクロロジフェニル、4,4'-ジクロロジフェニルスルホンおよび4,4'-ジクロロベンゾフェノンが好ましい。

【0019】式(I)および／または(II)に相当する二ハロゲン化芳香族化合物は単独でも、他のものとの混合物としても使用することができる。

【0020】以下のものは、本発明に適した式(III)の三ハロゲン化および四ハロゲン化芳香族化合物の例である：1,2,4-トリクロロベンゼン、1,3,5-トリクロロベンゼン、2,2',4,4'-テトラクロロジフェニル、2,2',4,4'-テトラクロロジフェニルスルフィド、1,3,5-トリクロロトリアジン、1,2,6-トリクロロナフタレンおよび1,3,5-トリス-(4-クロロフェニル)-ベンゼン。

【0021】アルカリ金属硫化物は通常の量で、通常の手法で使用する。たとえば、硫化水素と水酸化ナトリウムまたは水酸化カリウムとの反応により製造した硫化ナトリウムおよび硫化カリウムを使用することができる。これらは硫化物1モルあたり1ないし9モルの水を含有し、無溶媒で使用される。

【0022】硫化水素ナトリウムおよび硫化水素カリウムが適当な水素硫化物である。これらは水酸化物と硫化

水素とから製造することができる。これらはまた、硫化物と硫化水素との反応により製造することもできる。これらは1ないし4モルの水を含有していることがあり得る。

【0023】1.0モル% (式(I)および／または(II)の二ハロゲン化芳香族化合物の100モル%を基準にして)以内の連鎖停止性のモノヒドロキシ芳香族化合物、たとえばフェノール、4-ヒドロキシジフェニルスルフィド、4-ヒドロキシジフェニルまたは4-ヒドロキシジフェニルスルホンを、アルカリ金属硫化物および／またはアルカリ金属水素硫化物とともに使用することができる。

【0024】本発明に従って使用する有機溶媒には非プロトン性溶媒、特にN-アルキル化ラクタム、たとえばN-メチルピロリドン、N-エチルピロリドン、N-メチルピペリドン、N-イソプロピルピロリドンおよびN-メチルカプロラクタム、二置換環状尿素、たとえばN,N-ジメチルピリミダゾリジノン (N,N-ジメチルプロピレン尿素としても知られる) およびN,N'-ジメチルイミダゾリジノンが可能である。この溶媒の沸点は212℃ないし280℃の、好ましくは212℃ないし242℃の範囲である。この温度範囲に達するために僅かに(1バール以内)過剰の圧力で反応を実施することができる。

【0025】使用する共溶媒には、たとえば硫化物を基準にして0.02ないし19モル%の量で導入するC₁-C₈-脂肪族カルボン酸およびC₆-C₁₂-芳香族カルボン酸のN,N-ジアルキルアミノカルボン酸またはN-アルキルアミノカルボン酸が可能である。N,N-ジメチルアセタミド、N,N-ジエチルアセタミド、N,N-ジメチルプロピオナミドまたはN-アルキルカルボン酸、たとえばN-メチルカプロン酸が有利に使用される。アミノ酸も共溶媒として使用することができる。

【0026】本発明記載の工程を実施する好ましい方法においては、上記の溶媒ならびに式(I)および(II)および／または(III)に相当するハロゲン化芳香族化合物を任意に共溶媒とともに反応器に導入し、この反応混合物に水性水素硫化物および／または硫化物を、任意に連鎖停止性モノヒドロキシ芳香族化合物(たとえばフェノール)とともに、一物質ノズルを通して同時に、または順次に添加する。本発明の好ましい具体例としては、使用する一物質ノズルはジルコニウム、タンタル、白金または鋼1.4575(チッセン(Thyssen, B R D)の“スーパーフェライト”)のような材料から製造した、熱処理の可能な全円錐形一物質ノズルである。本発明記載の方法の改良された態様においては、これもまたジルコニウム、タンタル、白金または鋼1.4575から製造した熱処理の可能な二物質ノズル、たとえば環状チャネルノズルを使用する。無機硫化物反応成分の水性熔融物をノズルの内側の有機溶媒と合一させ、緊密に混合して小

さな粒子の形状で反応混合物に供給する。

【0027】この種の噴霧用ノズルの予備的な液体圧での使用により、無機硫化物反応剤の反応性表面の拡大の可能性により、微細に分割された無機硫化物反応成分と有機ハロゲン化芳香族反応成分との間のより均一な、かつ迅速な反応が得られる。この迅速な反応により、高い分子量と大きな純度とを有するポリ硫化アリーレンが得られる。

【0028】この場合には、反応混合物の温度は 212°C 以上である。脱水が自発的に起こり、同時に共沸的に蒸留除去された式 (I)、(II) および (III) のハロゲン化芳香族化合物が復帰する。反応混合物の水分含有量は 0 ないし 0.02 重量% である。

【0029】反応時間は 1 時間以内から 40 時間まで変化し得る。2 ないし 24 時間が最も好ましい。未反応の式 (I)、(II) および (III) のハロゲン化芳香族化合物は、たとえば反応の間に、または反応の終了に近い時期に蒸留により反応混合物から除去される。

【0030】ポリ硫化アリーレンは、たとえば冷却、濾過および、最初にケトンたとえばアセトンまたはアルコールたとえばメタノール、エタノールもしくはイソプロパノールを用いる反応混合物の洗浄により単離することができる。ついで、残留物 1 部に対して水 5 ないし 20 部の比率で残留物を水に懸濁させ、このようにして得られる懸濁液を酸、たとえば酢酸、塩酸、リン酸または硫酸で pH 1 - 5 に調節し、ついで中性になるまで水で洗浄する。

【0031】このようにして製造したポリ硫化アリーレンは、ジクロロメタンで抽出し得るオリゴマー成分および単量体成分の含有量が 2.1 重量% 未満である。これらは均一な分子量を有する。これらの無機塩素含有量は 5 ppm 未満である。通常行われる酸化的な熱後処理と抽出による附加的な精製とは省略することができる。本発明に従って製造したポリ硫化アリーレンの、その分子量の尺度としての熔融粘性の測定は、たとえば 310°C で、DIN 54 811 に記載されている高圧毛細管粘度計で行う。 $\tau = 1000 \text{ 秒}^{-1}$ の熔融粘性を比較値として選択する。表 1 を参照されたい。

【0032】抽出可能な成分を測定するには、100 g の乾燥ポリ硫化アリーレンを 800 ml (= 1070 g) ずつの塩化メチレンで 2 回抽出し、抽出液を蒸発により濃縮し、秤量する。反応に使用した溶媒の残留物および反応に導入した単量体の残留物、ならびに副反応で精製した単量体、たとえばジベンゾチオフェンおよび 4-クロロジフェニルエーテルは、ガスクロマトグラフィーにより抽出液中で測定することができる。溶媒の蒸発後に残された物質の重量から単量体の重量を引いたものが抽出し得るオリゴマーの量である。

【0033】分子量分布の測定は、たとえばポリ硫化アリーレンの N-メチルカプロラクタム中の 0.05 重量%

溶液の、シリカゲルカラムを用いる 185°C での高温ゲル透過クロマトグラフィーにより実施することができる。

【0034】重合体の不均一性 U_1 は、重量平均分子量 M_w を数平均分子量 M_n で割った商と数 1 との間の差として定義される。

【0035】

【数 1】

$$U_1 = \frac{M_w}{M_n} - 1$$

【0036】ポリ硫化アリーレン中の無機塩素含有量の測定は、たとえば銀滴定法により実施することができる。

【0037】他の無機または有機のオリゴマーまたは重合体、ならびに顔料および充填剤、たとえばカーボンブラック、黒鉛、金属粉末、ガラス粉末、粉末石英、雲母、ガラス纖維および炭素纖維または他の無機もしくは有機物質の纖維、金属酸化物および金属硫酸塩から選択した通常の無機充填剤、ならびに他の添加剤、たとえば安定剤および／または離型剤を、本発明に従って製造したポリ硫化アリーレンに添加することができる。

【0038】本発明に従って製造したポリ硫化アリーレン、またはその混合物は押出し、押出しプロー成形、射出成形または他の通常の加工技術により直ちに加工してフィルム、成形品または纖維を製造することができる。これらは通常の応用面に、たとえば自動車部品、枠材および結合部材、バルブ、ボールベアリング部品、電気部品たとえばスイッチ、電子回路板、耐化学薬品部品および耐候性部品、ならびに機械部品、たとえばポンプケースおよびポンプの羽根車、腐食浴用の皿、シーリングリング、オフィス用機械部品、通信機器、家屋備品等として使用することができる。

【0039】本発明記載の方法により製造した重合体は好ましくは電気部品、たとえばトランジスター、ダイオードおよびマイクロチップの被覆に使用する。

【0040】

【実施例】

【0041】

【実施例 1】N-メチルカプロラクタム (NMC) 2331 kg (18.35 キロモル) と 1,4-ジクロロベンゼン 1197 kg (8.14 キロモル) を窒素下で 6 m³ の反応器に導入し、214°C に加熱する。硫化ナトリウム 625.3 kg (8.2 キロモル) 、硫化水素ナトリウム 5.6 kg (0.1 キロモル) 、N-メチルカプロン酸 208 kg (1.44 キロモル) 、フェノール 7.65 kg (0.08 キロモル) (= 1,4-ジクロロベンゼンを基準にして 0.5 モル%) および水 522 kg (29 キロモル) よりなる 140°C に加熱した熔融物を、140°C に加熱したジルコニウム製の全円錐形ノズル (ノズル直径 2mm) を通して、攪拌し、かつ、反応混

合物の温度 214 ないし 220°C で反応混合物を共沸的に脱水しながら 6.5 時間以内に導入する。300 μm の平均粒子サイズを有する粒子が得られる。硫化ナトリウム三水和物と 30 重量%の水分含有量を有する硫化水素ナトリウムとを使用した。硫黄供与体のモル数 (= 8.12 キロモル) の溶媒のモル数 (= 18.35 キロモル) に対する比は 1:2.26 である。ジクロロベンゼンのモル数の (硫化ナトリウム + 硫化水素ナトリウム) のモル数に対する比は 1:0.9975 である。水とともに共沸的に蒸留除去される 1,4-ジクロロベンゼンは、連続的に反応器に戻される。ついで反応混合物を還流下で 4 時間沸騰させる。この間に反応混合物の温度は 235°C に上昇する。

【0042】ついで N-メチルカプロラクタム 70 kg と 1,4-ジクロロベンゼン 50 kg とを蒸留除去し、0.1 バールの過剰の窒素圧下、238 ないし 240°C でさらに 4 時間反応を継続させる。反応混合物を反応器から取り出し、窒素雰囲気下で 70°C にまで放冷し、攪拌しながら 1.4 トンのイソプロパノールと混合する。塩および重合体を濾別し、0.6 トンのイソプロパノールで洗浄して溶媒の NMC を除去する。残留物を 6 トンの水に懸濁させ、この懸濁液を 78 % 硫酸で pH 2.5 にまで酸性化し、重合体を濾別する。この重合体を電解質がなくなるまで水で洗浄し、真空中で乾燥する (120°C、12 時間)。

【0043】上記の量は純粹物質の量に変換した。このことは以下の各実施例にも適用される。

【0044】収量: 800.6 kg (= 使用したジクロロベンゼンを基準にして 95 %)。比較した分析データは表 1 に示してある。

【0045】

【実施例 2】NMC 1836 kg (14.46 キロモル) と 1,4-ジクロロベンゼン 1093 kg (7.435 キロモル) とを窒素下、214°C で実施例 1 に記述した反応器に導入する。硫化ナトリウム 504 kg (6.462 キロモル)、硫化水素ナトリウム 3.7 kg (66 モル)、フェノール 0.7 kg (7.4 モル) (= 1,4-ジクロロベンゼンを基準にして 0.05 モル%)、N-メチルカプロン酸 175 kg (1.2066 キロモル) および水 563 kg (31.28 キロモル) よりなる 130 °C に加熱した熔融物を、210°C に加熱したジルコニウム製の全円錐形ノズル (ノズル直径 2 mm) を通して 6.0 時間以内に導入し、同時にこの反応混合物を攪拌し、かつ、215 ないし 221°C の温度で共沸的に脱水して 300 μm の平均粒子サイズを有する粒子を製造する。硫黄供与体のモル数 (6.528 キロモル) の溶媒のモル数 (14.46 キロモル) に対する比は 1:2.215 である。ジクロロベンゼンのモル数の (硫化ナトリウム + 硫化水素ナトリウム) のモル数に対する比は 1:1.139 である。実施例 1 と同様にして反応を継続させて、4 時間の反応時間のうちに NMC 60 kg と 1,4-ジクロロベンゼン 46 k

g とを蒸留除去する。反応混合物の後処理は実施例 1 と同様にして行う。ポリ硫化フェニレン 735 kg (= ジクロロベンゼンを基準にして 95.5 %) が得られる。比較した分析データに関しては表 1 を参照されたい。

【0046】

【実施例 3】NMC 1920 kg (15.12 キロモル) と 1,4-ジクロロベンゼン 1199 kg (8.1565 キロモル) とを窒素下、212°C で 6 m^3 の反応器に導入する。硫化ナトリウム 480 kg (6.154 キロモル)、硫化水素ナトリウム 165 kg (2.946 キロモル)、フェノール 770 g (8.1 モル) (= 1,4-ジクロロベンゼンを基準にして 0.05 モル%) および水 695 kg (38.61 キロモル) よりなる 130 °C に加熱した熔融物を、150°C に加熱したジルコニウム製の全円錐形ノズル (ノズル直径 1.8 mm) を通して 6.0 時間以内に導入し、同時にこの反応混合物を攪拌し、かつ、212 ないし 220°C の温度で共沸的に脱水して 250 μm の平均粒子サイズを有する粒子を製造する。硫黄供与体のモル数 (6.154 + 2.946 = 9.1 キロモル) の溶媒のモル数 (15.12 キロモル) に対するモル比は 1:1.66 である。実施例 1 と同様にして反応を継続させて、235°C における 3.5 時間の反応時間のうちに NMC 70 kg と 1,4-ジクロロベンゼン 75 kg (0.51 キロモル) とを反応混合物から蒸留により除去する。実施例 1 に記述したものと同様にして反応を継続させ、反応混合物を実施例 1 と同様にして後処理する。ポリ硫化フェニレン 780 kg (= ジクロロベンゼンを基準にして 94.5 %) が得られる。

【0047】比較データに関しては表 1 を参照されたい。

【0048】

【比較例 1】

(直接比較用の本発明に従わない変法) NMC 2200 kg (17.32 キロモル) と 1,4-ジクロロベンゼン 1190 kg (8.095 キロモル) とを窒素下、214°C で 6 m^3 の反応器に導入する。硫化ナトリウム 621.6 kg (7.97 キロモル)、硫化水素ナトリウム 5.6 kg (0.1 キロモル)、N-メチルカプロン酸 207 kg (1.43 キロモル)、フェノール 7.60 kg (0.08 キロモル) (= 1,4-ジクロロベンゼンを基準にして 0.5 モル%) および水 691 kg (3.88 キロモル) よりなる 140°C に加熱した熔融物を、140°C に加熱した 25 mm の内径を有する導入管を通して 8.5 時間以内に導入し、同時にこの反応混合物を攪拌し、かつ、213 ないし 220°C の温度で共沸的に脱水する。硫黄供与体のモル数 (7.97 + 0.1 = 8.07 キロモル) の溶媒のモル数 (17.32 キロモル) に対するモル比は 1:2.146 である。ジクロロベンゼンのモル数の (硫化ナトリウム + 硫化水素ナトリウム) のモル数に対するモル比は 1:0.997 である。水とともに共沸的に蒸留除去したジクロロベンゼンは反応器に連続的に戻す。この反応混合物を還流下、235°C で 4 時間沸騰させ、つ

いで NMC 70 kg と 1,4-ジクロロベンゼン 55 kg とを蒸留除去し、0.1 バールの過剰圧の窒素下、238°C ないし 240°C でさらに 4 時間反応を継続させる。反応混合物を実施例 1 と同様にして後処理したのちに、ポリ硫化フェニレン 710.3 kg (= 工程に投入したジクロロベンゼンを基準にして 92 %) が得られる。表 1 は比較の分析データを包含している。

【0049】

【比較例 2】

(直接比較用の本発明に従わない変法) NMC 1920 kg (15.12 キロモル) と 1,4-ジクロロベンゼン 1199 kg (8.1565 キロモル) とを窒素下、212°C で 6 m³ の反応器に導入する。硫化ナトリウム 480 kg (6.154 キロモル)、硫化水素ナトリウム 165 kg (2.946 キロモル)、フェノール 770 g (8.1 モル) (= 1,4-ジクロロベンゼンを基準にして 0.05 モル%) および水 695 kg (38.61 キロモル) よりなる 130°C に加熱した熔融物を、150°C に加熱した 25 mm の内径を有する導入管を

通して 9.0 時間以内に導入し、同時にこの反応混合物を攪拌し、かつ 213 ないし 220°C の温度で共沸的に脱水する。硫黄供与体のモル数 (6.154 + 2.946 = 9.1 キロモル) の溶媒のモル数 (15.12 キロモル) に対するモル比は 1 : 1.66 である。ジクロロベンゼンのモル数の (硫化ナトリウム + 硫化水素ナトリウム) のモル数に対するモル比は 1 : 1.1157 である。水とともに共沸的に蒸留除去したジクロロベンゼンは反応器に連続的に戻す。この反応混合物を 0.1 バールの過剰圧の窒素下、235°C で 4 時間加熱して NMC 60 kg とジクロロベンゼン 82 kg とを蒸留除去し、238°C ないし 240°C でさらに 6 時間加熱を継続し、反応混合物を実施例 1 と同様にして後処理する。

【0050】ポリ硫化フェニレン 751 kg (= ジクロロベンゼンを基準にして 91.5 %) が得られる。表 1 は比較の分析データを包含している。

【0051】

【表 1】

実施例	η_m	分析値				HTGPC			
		310°C、HDK*	無機	有機	ジベンゾ	ジクロロ	M_w	M_n	U_1
$\tau = 1000$ 秒 ⁻¹		C1	C1	チオフェン	メタンで抽出可能な含有量				
(DIN 54811)									
(Pa·s)	(ppm)	(%)	(ppm)	(ppm)	(時間)	(時間)			

1	76	< 5	0.06	< 2	1.9 重量%	42740	7540	4.67	14.5
2	295	< 5	0.04	< 2	1.1 重量%	82750	10400	6.96	14.0
3	286	< 5	0.035	< 2	1.0 重量%	82140	10600	6.75	13.5
比較例 (Na ₂ S 熔融物の射出なし)									
1	55		21	0.13	12	2.6 重量%	48200	7030	5.86
2	88		< 5	0.11	10	2.1 重量%	57330	7610	6.53

*) HDK = 高圧毛細管粘度計法

【0052】本発明の主なる特徴および態様は以下のとおりである。

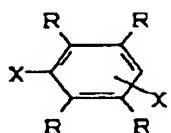
【0053】1. c) の有機溶媒 d) に対するモル比が 1:3.4 ないし 1:1.0、好ましくは 1:2.6 ないし 1:1.3 の範囲内であり、アルカリ金属硫化物および/またはアルカリ金属水素硫化物の水溶液を二ハロゲン化芳香族化合物の有機溶媒溶液と 212°C 以上の温度で混合することにより反応を実施し、反応溶液の水分含有量が 0.02 重量% を超えず、未反応の式 (I)、(II) および (III) に相当するハロゲン化芳香族化合物を

連続的に、または反応の終了時に反応混合物から除去し、また、上記のアルカリ金属硫化物および/またはアルカリ金属水素硫化物の水溶液を任意に式 (IV) に相当するモノヒドロキシ芳香族化合物とともにノズルを通して高温で反応混合物に導入して < 800 μ m の平均粒子サイズを有する水性のアルカリ金属の硫化物および/または水素硫化物の粒子を製造することを特徴とする。

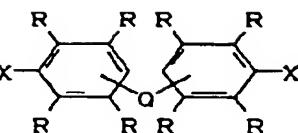
a) 式 (I) および/または (II)

【0054】

【化6】



(I),



(III)

【0055】式中、Xはハロゲンたとえば塩素または臭素を表し、Rは同一であっても異なっていてもよく水素、C₁-C₂₀-アルキル、C₄-C₂₀-シクロアルキル、C₆-C₂₄-アリール、C₇-C₂₄-アルキルアリールおよびC₇-C₂₄-アリールアルキルを表してもよく、また、相互にオルト位置にある2個のRは結合して芳香環または3個以内のヘテロ原子、たとえばN、OまたはSを有する異節環を形成してもよく、Qは化学結合または二価の基、たとえばAr、O、S、SO、SO₂、(CR₂)_n、CO、CO-Ar-CO、CO-NHまたはCO-NH-Ar-NH-CO(ここで、Rは上記の意味を有しArは二価のC₆-C₂₄-芳香族基を表し、mは1ないし24の値を有する整数を表す)を表すに相当する1種または2種以上の二ハロゲン化(異節)芳香族化合物、

b) 式(I)および/または(II)に相当する二ハロゲン化芳香族化合物の合計量を基準にして0ないし5モル%の式(III)

【0056】

【化7】



式中、Arは芳香族基またはその環炭素原子の3個以内がヘテロ原子、たとえばN、OまたはSにより置換されていてもよい6ないし24個の環原子を有する異節環状基であり、Xはハロゲン、たとえば塩素または臭素を表し、nは3または4の数を表すに相当する三ハロゲン化または四ハロゲン化芳香族化合物、ならびに式(I)、(II)および(III)に相当するハロゲン化芳香族化合物を基準にして0ないし30モル%の式(IV)

【0057】

【化8】



式中、Arは式(III)に関して与えた意味を有し、RはH、C₁-C₈-アルキル、C₆H₅、S-C₆H₅、SO₂-C₆H₅またはCO-C₆H₅を表し得るに相当する連鎖停止性モノヒドロキシ芳香族化合物、ならびにc) (a+b):cのモル比が0.75:1ないし1.15:1の範囲内である50ないし100モル%のアルカリ金属硫化物、たとえば硫化ナトリウムまたは硫化カリ

ウムおよび0ないし50モル%のアルカリ金属水素硫化物、たとえば硫化水素ナトリウムまたは硫化水素カリウム、よりの、

d) 任意に共溶媒を添加した有機溶媒中における高分子量の任意に枝分かれしていることもあるポリ硫化アリレンの製造方法。

2. 使用する有機溶媒がN-メチルピロリドンであることを特徴とする1.記載の方法。

【0058】3. 使用する有機溶媒がN-メチルカブロラクタムであることを特徴とする1.記載の方法。

【0059】4. 使用する有機溶媒がN,N'-ジメチルプロピレン尿素であることを特徴とする1.記載の方法。

【0060】5. 使用する式(I)の二ハロゲン化芳香族化合物が1,4-ジクロロベンゼン、1,3-ジクロロベンゼンおよび/または2,5-ジクロロトルエンであることを特徴とする1.記載の方法。

【0061】6. 使用する式(II)の二ハロゲン化芳香族化合物が4,4'-ジクロロジフェニル、または4,4'-ジクロロベンゾフェノンであることを特徴とする1.記載の方法。

【0062】7. アルカリ金属硫化物の水溶液が212℃以上の温度で反応溶液に導入される間中、また反応混合物の共沸脱水がこれに伴って起きている間中、水とともに共沸的に蒸留除去される式(I)、(II)および/または(III)の多ハロゲン化芳香族化合物を反応混合物に連続的に戻すことを特徴とする1.記載の方法。

8. 式(IV)のモノヒドロキシ芳香族化合物および1c)記載の反応成分を射出するために使用する全円錐形ノズルがジルコニウム、タンタル、白金、または鋼よりなるものであることを特徴とする1.記載の方法。

【0063】9. 式(IV)のモノヒドロキシ芳香族化合物および1c)記載の反応成分を射出するための二物質ノズルがジルコニウム、タンタル、白金、または鋼1.4575よりなるものであることを特徴とする1.記載の方法。

【0064】10. 反応剤1c)の導入用のノズルを100℃以上の温度で作動させることを特徴とする1.記載の方法。

フロントページの続き

(72)発明者 ボルフガング・アルルト
ドイツ連邦共和国デー4150クレーフエル
ト・シェーンバッサーシュトラーセ230シ
ー

(72)発明者 トーマス・フィツシヤー
ドイツ連邦共和国デー4150クレーフエル
ト・エミールーフアイネンデゲンシュトラ
ーセ2

(72)発明者 エアハルト・トレスペー
ドイツ連邦共和国デー4150クレーフエル
ト・メルザーシュトラーセ394

(72)発明者 ボルフガング・アレベルト
ドイツ連邦共和国デー4150クレーフエル
ト・シユトラトウマーフエルト17